

18

19 BUNDESREPUBLIK  
DEUTSCHLAND



DEUTSCHES  
PATENT- UND  
MARKENAMT

12 **Offenlegungsschrift**  
10 **DE 199 41 136 A 1**

51 Int. Cl. 7:  
**C 07 C 67/08**  
C 07 C 69/54  
// C 09 D 133/00

21 Aktenzeichen: 199 41 136.0  
22 Anmeldetag: 30. 8. 1999  
43 Offenlegungstag: 1. 3. 2001

DE 199 41 136 A 1

71 Anmelder:  
BASF AG, 67063 Ludwigshafen, DE  
74 Vertreter:  
Reitstötter, Kinzebach & Partner, 81679 München

72 Erfinder:  
Leube, Hartmann F., Dr., 67061 Ludwigshafen, DE;  
Leidinger, Kurt, 67117 Limburgerhof, DE;  
Geisendörfer, Matthias, Dr., 67435 Neustadt, DE;  
Beck, Erich, Dr., 68526 Ladenburg, DE

Die folgenden Angaben sind den vom Anmelder eingereichten Unterlagen entnommen

54 Verfahren zur Herstellung von (Meth)acrylsäureestern

57 (Meth)acrylsäureester werden durch Veresterung einer hochsiedenden Verbindung mit einer oder mehreren alkoholischen Hydroxylgruppen mit (Meth)acrylsäure in Gegenwart eines Schleppmittels wie einem (cyclo)aliphatischen Kohlenwasserstoff durch Erhitzen des Reaktionsgemisches zum Sieden und Austragen von Reaktionswasser mit dem Schleppmittel in deutlich kürzerer Reaktionszeit und gleichbleibender Produktqualität hergestellt, wenn man während der Veresterungsreaktion das Schleppmittel dem Reaktionsgemisch temperaturkontrolliert in dem Maße zudosiert, dass die Siedetemperatur des Reaktionsgemisches konstant bleibt.

DE 199 41 136 A 1

Die Erfindung betrifft ein verbessertes Verfahren zur Herstellung von (Meth)acrylsäureestern durch Veresterung einer  
hochsiedenden Verbindung mit einer oder mehreren alkoholischen Hydroxylgruppen mit (Meth)acrylsäure in Gegenwart  
eines sauren Veresterungskatalysators und eines Schleppmittels unter Austragen des Reaktionswassers und temperatur-  
kontrollierter Rückführung des Schleppmittels in das Reaktionsgemisch.

Die Veresterung von hochsiedenden Verbindungen mit aliphatischen Hydroxylgruppen mit (Meth)acrylsäure hat  
durch die breite Anwendung der Veresterungsprodukte für strahlungshärtbare Lacke und Beschichtungen eine große in-  
dustrielle Bedeutung bekommen. Hierzu werden in Batchverfahren Hydroxylverbindung, (Meth)acrylsäure, Katalysator,  
Stabilisator und Schleppmittel vorgelegt. Nach dem Erhitzen zum Sieden wird dann das während der Veresterungsreak-  
tion gebildete Reaktionswasser als Azeotrop von Schleppmittel und Wasser abdestilliert. Das abdestillierte Azeotrop  
wird kondensiert und in einem nachgeschalteten Phasenscheider in Wasser und Schleppmittel getrennt. Das abgetrennte  
Schleppmittel wird dann zur Auskreisung von weiterem Reaktionswasser direkt in das Reaktionsgefäß zurückgeführt.  
Nach beendeter Veresterungsreaktion und beendeter Abscheidung von freigesetztem Reaktionswasser wird das Schlepp-  
mittel insgesamt aus dem Reaktionsgemisch durch Abdestillieren entfernt (vgl. z. B. DE-A-33 16 593, DE-A-37 04 098,  
DE-A-38 36 370, EP-A-646567). Bei dem konventionellen Veresterungsfahren entspricht die Siedetemperatur der Reak-  
tionstemperatur und, bedingt durch die Wasserauskreisungsmethode, ist der Gehalt von Schleppmittel im Reaktionsge-  
misch konstant.

Seit langem wünscht man die lange Dauer der Veresterungsgleichgewichtsreaktion zu verkürzen. Eine Erhöhung der  
Reaktionsgeschwindigkeit kann z. H. durch eine Erhöhung der Reaktionstemperatur erfolgen, die jedoch die Gefahr ei-  
ner Polymerisation der ungesättigten Monomeren während der Veresterungsreaktion erhöht. Auch ist zu beachten, dass  
die meisten der üblichen Stabilisatorsysteme bei hohen Veresterungstemperaturen leicht zu Produktverfärbungen führen.  
Dies begrenzt die Wahl hoher Veresterungstemperaturen, weil entstehende Verfärbungen nur durch mühsame Maßnah-  
men wie Destillation, Auswaschen etc. entfernt werden können. So soll z. B. bei dem sonst vorteilhaften Inhibitorsystem  
aus Kupfer(II)chlorid und Hydrochinonmonomethylether zur Erzielung hochwertiger farbloser Produkte eine Vereste-  
rungstemperatur von ca. 105°C nicht überschritten werden.

Die Temperatur der Reaktionsmischung ist eine Funktion des Siedepunktes des verwendeten Schleppmittels. Hochsie-  
dende Schleppmittel wie Toluol haben den Vorteil, dass sie eine hohe Schleppwirkung für Wasser zeigen und zu verhält-  
nismäßig hohen Gemischsiedetemperaturen führen, wodurch die Veresterungsgeschwindigkeit gesteigert werden kann.  
Nachteilig ist, dass die hochsiedenden Schleppmittel sich schlecht aus manchen Endprodukten abtrennen lassen. Zudem  
müssen sie in großen Konzentrationen eingesetzt werden, da sonst die resultierende Gemischsiedetemperatur zu hoch  
wird und Polymerisationsgefahr besteht. Niedrigsiedende Schleppmittel, wie z. B. Cyclohexan, haben den Nachteil einer  
geringeren Schleppwirkung und einer Senkung der Reaktionstemperatur und somit der Reaktionsgeschwindigkeit. Doch  
haben sie den Vorteil, dass sie in geringeren Konzentrationen eingesetzt werden können und sich leichter nach Reakti-  
onsende entfernen lassen.

Die Siedetemperatur des Reaktionsgemisches ist aber auch eine Funktion der Gemischzusammensetzung. Da die Ge-  
mischzusammensetzung sich während der Reaktionsdauer durch den Umsatz von Hydroxylverbindung und Säure zum  
Ester verschiebt, steigt auch die Reaktionstemperatur während der Veresterung. Dies erfordert, die Veresterungsreaktion  
zu Beginn bei niedrigen Temperaturen und mit niedriger Reaktionsgeschwindigkeit durchzuführen, um nicht am Ende  
der Reaktion Temperaturen zu erreichen, bei denen Polymerisationsgefahr besteht. Es resultieren so wirtschaftlich uner-  
wünscht lange Veresterungszeiten.

Im Prinzip ist es möglich, die Siedetemperatur durch Kontrolle des Druckes zu regulieren, was aber ein Arbeiten in  
speziellen aufwendigen drucksicheren Apparaturen erfordert.

Der vorliegenden Erfindung lag die Aufgabe zugrunde, ein Verfahren zur Herstellung von Estern der (Meth)acrylsäure  
mit hochsiedenden Alkoholverbindungen zur Verfügung zu stellen, bei dem eine gute gleichbleibenden Produktqualität  
bei einer möglichst gleichmäßigen optimalen Reaktionstemperatur erzielt wird. Eine weitere Aufgabe war, eine Erhö-  
hung der Reaktionsgeschwindigkeit und somit eine Verkürzung der Reaktionszeit bei der Veresterungsreaktion zu errei-  
chen.

Es wurde nun gefunden, dass die Aufgaben gelöst werden können mit einem Verfahren zur Herstellung von  
(Meth)acrylsäureestern durch Veresterung einer hochsiedenden Verbindung mit ein oder mehreren alkoholischen Hydro-  
xylgruppen mit (Meth)acrylsäure in Gegenwart eines sauren Veresterungskatalysators, eines Schleppmittels für das Re-  
aktionswasser und eines Polymerisationsinhibitors unter Erhitzen des Reaktionsgemisches zum Sieden und Austragen  
von Reaktionswasser mit Hilfe des Schleppmittels und Zuführung von Schleppmittel zum Reaktionsgemisch während  
der Veresterungsreaktion, bei dem das Schleppmittel dem Reaktionsgemisch während der überwiegenden Dauer der Ver-  
esterungsreaktion diskontinuierlich temperaturkontrolliert so zudosiert wird, dass die Siedetemperatur des Reaktionsge-  
misches im Wesentlichen konstant, bevorzugt im Bereich von  $\pm 2^\circ\text{C}$ , konstant gehalten wird.

Beim erfindungsgemäßen Verfahren wird also der übliche Zwangsrücklauf von Schleppmittel aus dem Phasenscheider  
im Rahmen der Auskreisung unterbunden. Stattdessen wird das Schleppmittel temperaturkontrolliert bzw. von der jewei-  
ligen Temperatur des Reaktionsgemisches gesteuert so in das Reaktionsgemisch dosiert, dass über den Siedepunkt des  
Reaktionsgemisches während der überwiegenden Dauer (insbesondere während mehr als 70%, bevorzugt mehr als 80%  
oder 90% der gesamten Dauer) und bevorzugt während der im Wesentlichen gesamten Dauer der Veresterungsreaktion  
eine gleichmäßige Innentemperatur der Reaktionsmischung resultiert. Bevorzugt sollen die Schwankungen der Siede-  
temperaturen, von anfänglichen Einstellungsschwankungen abgesehen, nicht größer als  $\pm 2^\circ\text{C}$  betragen. Auf diese Weise  
kann während der gesamten Veresterungsreaktion bei einer gleichmäßig optimalen Reaktionstemperatur gearbeitet wer-  
den, was, wie gesagt, zu einer gleichmäßig guten Produktqualität und zu einer Verkürzung der Reaktionszeiten der Ver-  
esterung führt.

Bevorzugt liegt die Siedetemperatur des Reaktionsgemisches einschließlich Schleppmittel im Bereich von 70 bis  
110°C und besonders bevorzugt im Bereich von 75 bis 105°C, wobei niedrig siedende Schleppmittel verwandt werden.

Ein weiterer Vorteil des erfindungsgemäßen Verfahrens ist, dass der Reaktionskessel für die Veresterung von Anfang an höher mit dem Reaktionsgemisch befüllt werden kann, da zu Beginn der Veresterungsreaktion weniger Volumen für das Schleppmittel erforderlich ist. Wenn das Volumen des Reaktionsgemisches durch ausgetragenes Reaktionswasser abnimmt, wird das Schleppmittel nachdosiert.

Als Schleppmittel kommen insbesondere aliphatische und cycloaliphatische gesättigte Kohlenwasserstoffe in Betracht, die mit Wasser ein Azeotrop bilden können und eine Siedetemperatur im Bereich von 40 bis 120°C und insbesondere im Bereich von 70 bis 110°C aufweisen. Geeignete niedrigsiedende Schleppmittel sind z. B. n-Hexan, n-Heptan, Cyclohexan und Methylcyclohexan, Spezialbenzine und handelsübliche aliphatische Kohlenwasserstoffgemische mit Siedetemperaturen in den angegebenen Temperaturbereichen. Als Schleppmittel bevorzugt ist Cyclohexan. Im Allgemeinen werden die Schleppmittel in einer Menge von 1 bis 80 und insbesondere 1 bis 35 Gew.-%, bezogen auf die Summe der Mengen von Hydroxylverbindung und (Meth)acrylsäure, verwendet.

Als hochsiedende, d. h. zumindest höher als die Siedetemperatur des verwendeten Schleppmittels siedende Verbindungen mit einer oder mehreren alkoholischen Hydroxylgruppen kommen neben hochsiedenden einwertigen Alkoholen wie Laurylalkohol oder 2-Ethylhexylalkohol insbesondere Polyole mit 2 bis 6 alkoholischen Hydroxylgruppen in Frage. Beispiele von Polyolen mit alkoholischen Hydroxylgruppen, die insbesondere 2 bis 20 C-Atome haben, sind Ethylenglykol, Propylenglykol, 1,2-, 1,3- und 1,4-Butandiol, Neopentylglykol, 1,5-Pentandiol, 1,6-Hexandiol, Glycerin, Trimethylolpropan, Trimethylolpropan, Ditrिमethylolpropan, Sorbit, Pentaerythrit und Dipentaerythrit. Sehr geeignet als Komponente mit alkoholischen Hydroxylgruppen sind auch Oligomere von C<sub>2</sub>-C<sub>4</sub>-Alkylenglykolen, die insbesondere 2 bis 4 Alkylenglykoleinheiten im Molekül enthalten, wie z. B. Diethylenglykol, Triethylenglykol, Dipropylenglykol oder Tripropylenglykol. Sehr geeignete Hydroxylverbindungen für die erfindungsgemäße Veresterung sind auch Alkoxylierungsprodukte von Alkoholen und insbesondere ethoxylierte und/oder propoxylierte mehrwertige Alkohole wie ethoxyliertes Trimethylolpropan, ethoxyliertes und/oder propoxyliertes Pentaerythrit. Allgemein enthalten solche alkoxylierte Produkte 1 bis 20 und bevorzugt 1 bis 10 Alkoxygruppen pro Polyolmolekül. Als Polyole können neben Polyetherpolyolen auch Polyesterpolyole, ethermodifizierte Polyesterpolyole, mehrere aliphatische Hydroxylgruppen aufweisende Polyepoxydharze oder entsprechende Polyurethane verwendet werden. Bevorzugt sind für die Veresterung flüssige bis viskose niedermolekulare und oligomere Verbindungen mit alkoholischen Hydroxylgruppen.

Als Säuren werden für die Veresterung Methacrylsäure, Acrylsäure oder Gemische dieser Säuren verwendet, wobei als Säure die Acrylsäure bevorzugt ist.

Für die Veresterungsreaktion werden die Säure- und Hydroxylgruppen enthaltenden Komponenten insbesondere in Mengen von 1 bis 1,5 mol (Meth)acrylsäure pro Hydroxylgruppe der Mono- oder Polyolkomponente eingesetzt. Jedoch kann die Säuremenge auch entsprechend herabgesetzt sein, wenn nur ein Teil der Hydroxylgruppen von Polyolen in Acrylate und/oder Methacrylate überführt werden soll.

Als saure Veresterungskatalysatoren kommen starke organische oder anorganische Säuren in Frage, die allgemein in Mengen von 0,1 bis 5 Gew.-%, bezogen auf die Summe der Mengen von Alkohol- und (Meth)acrylsäurekomponente, eingesetzt werden. Bevorzugte saure Veresterungskatalysatoren sind Schwefelsäure, p-Toluolsulfonsäure, Methansulfonsäure sowie stark saure Ionenaustauscher.

Zur Vermeidung einer Polymerisation von ungesättigten Monomeren wird die Veresterung der Hydroxylverbindungen mit (Meth)acrylsäure in Gegenwart geringer Mengen von Polymerisationsinhibitoren durchgeführt. Dabei handelt es sich um bekannte, zur Verhinderung einer thermischen Polymerisation verwendete organische und/oder anorganische Verbindungen wie z. B. Hydrochinon, Hydrochinonmonoalkylether, 2,6-Di-tert-butylphenol, Nitrosamine, Phenothiazin, Kupferverbindungen, wie Kupfer(II)chlorid, oder Kombinationen solcher Verbindungen. Die Polymerisationsinhibitoren werden dem Veresterungsgemisch in üblichen Mengen zugesetzt, im Allgemeinen in Mengen von 0,001 bis 5 und insbesondere 0,005 bis 1 Gew.-%, bezogen auf die Summe der Mengen an Hydroxylverbindung und (Meth)acrylsäure.

Es hat sich als vorteilhaft erwiesen, dem Veresterungsgemisch vor der Veresterungsreaktion zusätzlich Farbstabilisatoren zuzusetzen, wie Unterphosphorige Säure (H<sub>3</sub>PO<sub>2</sub>), Triphenylphosphit oder eine Organophosphonsäure, wie 1-Hydroxy-ethan-1,1-diphosphonsäure, wobei die Menge dieser Zusätze im Allgemeinen 0,01 bis 3 Gew.-% beträgt, bezogen auf die Summe der Mengen der Hydroxyl- und (Meth)acrylsäurekomponente.

Nach Beendigung der Veresterungsreaktion, bei der ein Veresterungsgrad von mindestens 85 und insbesondere 90 bis 95% erzielt werden soll, können die an sich bekannten oder üblichen Maßnahmen zur weiteren Aufarbeitung der Reaktionsprodukte durchgeführt werden. So kann dann das Schleppmittel und ggf. überschüssige (Meth)acrylsäure abdestilliert werden, bevorzugt bei 100 bis 120°C bei einem Druck von 10 bis 150 mbar. Die sauren Veresterungskatalysatoren können neutralisiert werden, zugesetzte Inhibitoren bzw. Stabilisatoren können ausgewaschen oder gefällt werden und letzte Mengen an (Meth)acrylsäure können in Gegenwart geeigneter Katalysatoren mit Epoxiden umgesetzt werden. Die vorliegende Erfindung betrifft die Phase der Veresterungsreaktion der Hydroxylkomponente mit (Meth)acrylsäure und beschränkt somit in keiner Weise die dem Fachmann bekannte geeignete Aufarbeitung der erhaltenen Veresterungsprodukte nach bekannten bzw. üblichen Maßnahmen.

Die nachstehenden Beispiele sollen die vorliegende Erfindung weiter erläutern, jedoch nicht beschränken.

#### Beispiel 1 (Vergleichsversuch)

2832 g propoxyliertes Trimethylolpropan (3 mol Propylenoxyd pro Mol Trimethylolpropan), 2249 g Acrylsäure, 221 g einer 65 gew.-%igen wässrigen Lösung von p-Toluolsulfonsäure als Veresterungskatalysator, 1663 g Cyclohexan als Schleppmittel, 1,2 g Kupfer(II)chlorid und 1 g Hydrochinonmonomethylether als Inhibitoren wurden in einem 7 Liter Rührgefäß aus Glas mit aufgesetztem Kondensator, Nachkondensator und Phasentrenngefäß vorgelegt. Das Reaktionsgemisch wurde zum Sieden erhitzt und das entstehende Dampfgemisch in Kondensator und Nachkondensator aus Glas vollständig kondensiert. Danach erfolgte eine Phasentrennung in dem Phasentrenngefäß. Das in der Veresterungsreaktion entstandene Reaktionswasser wurde ausgekreist und dessen entstandene Menge stündlich gemessen. Gleichzeitig

# DE 199 41 136 A 1

wurde auch die erreichte Innentemperatur des Reaktionsgemisches (Ti) stündlich gemessen.

Es wurde nach konventioneller Verfahrensweise (steigtes Kreisen des im Ansatz vorhandenen Schleppmittels) das im Phasentrenngefäß abgetrennte Cyclohexan als Schleppmittel direkt in das Rührgefäß mit der Reaktionsmischung zurückgeführt. Die Reaktion wurde fortgeführt, bis sich im Phasentrenngefäß kein Wasser mehr abschied. Der erreichte Fortschritt der Veresterungsreaktion wurde anhand der Menge des abgetrennten Reaktionswassers bestimmt. Die stündlich gemessenen Innentemperaturen des Reaktionsgemisches (Ti) und erreichten Mengen an Reaktionswasser (H<sub>2</sub>O) zeigt Tabelle 1. Bei ansteigenden Reaktionstemperaturen (78 bis 94°C) wurden nach 13 Stunden 652 g, nach 11 Stunden 634 g Reaktionswasser abgeschieden.

Tabelle 1

Beispiel 1 (Vergleichsversuch) – Stündlich gemessene Mengen an Reaktionswasser (H<sub>2</sub>O) und Reaktorrinnentemperaturen (Ti)

Zeit (h)	0	1	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12	13
H <sub>2</sub> O (g)	0	72	233	386	454	523	576	589	600	602	616	634	645	652
Ti (°C)	78	79	81	86	88	89	91	92	92	92	93	93	94	94

Beispiel 2 (erfindungsgemäß)

Es wurde wie in Beispiel 1 verfahren, jedoch wurde das kondensierte Cyclohexan als Schleppmittel nicht direkt aus dem Phasentrenngefäß in das Reaktionsrührgefäß zurückgeführt, sondern in ein Vorratsgefäß überführt. Getrennt wurde Cyclohexan in den Mengen in das Reaktionsrührgefäß dosiert, wie es zur Aufrechterhaltung der gewünschten Innentemperatur des Reaktionsgemisches von 95°C während der Veresterungsreaktion erforderlich war. Die stündlich gemessenen Innentemperaturen (Ti) des Reaktionsgemisches sowie die erreichten Mengen an Reaktionswasser (H<sub>2</sub>O) zeigt Tabelle 2. Es zeigte sich, dass bei einer konstanten Temperatur des Reaktionsgemisches von 94 bis 95°C bereits nach 7 Stunden 634 g Reaktionswasser abgeschieden waren, d. h. die Veresterungsreaktion deutlich schneller verlief als in Beispiel 1 mit konventioneller Verfahrensweise.

Tabelle 2

Beispiel 2 (erfindungsgemäß) – Stündlich gemessene Mengen an Reaktionswasser (H<sub>2</sub>O) und Innentemperaturen des Reaktionsgemisches (Ti)

Zeit (h)	0	1	2	3	4	5	6	7
H <sub>2</sub> O (g)	0	324	492	598	625	629	629	634
Ti (°C)	95	94	95	95	95	95	95	95

Beispiel 3 (Vergleichsversuch)

2077 g 1,6-Hexandiol, 3148 g Acrylsäure, 120 g einer 65 gew.-%igen wässrigen Lösung von p-Toluolsulfonsäure als Veresterungskatalysator, 1614 g Cyclohexan als Schleppmittel, 1,2 g Kupfer(II)chlorid und 1,5 g Hydrochinonmonomethylether als Inhibitoren wurden in einem 7 l Rührgefäß aus Glas vorgelegt. Dann wurde wie in Beispiel 1 angegeben verfahren, d. h. nach konventioneller Verfahrensweise das im Phasentrenngefäß abgetrennte Cyclohexan als Schleppmittel direkt in das Rührgefäß mit der Reaktionsmischung zurückgeführt. Die in stündlichen Zeitabständen gemessenen Innentemperaturen des Reaktionsgemisches (Ti) sowie die abgeschiedenen Mengen an Reaktionswasser (H<sub>2</sub>O) zeigt Tabelle 3. Bei einer von 78 auf 101°C steigenden Innentemperatur des Reaktionsgemisches Ti wurden nach 8 Stunden 730 g Reaktionswasser abgeschieden.

Tabelle 3

Beispiel 3 (Vergleichsversuch) – Stündlich gemessene Mengen an Reaktionswasser (H<sub>2</sub>O) und Innentemperaturen des Reaktionsgemisches (Ti)

Zeit (h)	0	1	2	3	4	5	6	7	8
H <sub>2</sub> O (g)	0	173	391	484	489	597	721	728	730
Ti (°C)	78	80	84	89	96	100	101	101	101

Beispiel 4 (erfindungsgemäß)

Das vorgelegte Reaktionsgemisch entsprach der in Beispiel 3 angegebenen Vorlage. Danach wurde jedoch wie in Beispiel 2 angegeben verfahren, d. h. das kondensierte Cyclohexan als Schleppmittel wurde nicht direkt aus dem Phasentrenngefäß in das Reaktionsgefäß zurückgeführt, sondern in ein Vorratsgefäß überführt. Getrennt wurde Cyclohexan in den Mengen in das Reaktionsgefäß dosiert, wie es zur Aufrechterhaltung der gewählten Innentemperatur des Reaktionsgemisches während der wesentlichen Dauer der fortschreitenden Veresterungsreaktion erforderlich war. Die stündlich gemessenen Innentemperaturen des Reaktionsmischung (Ti) sowie die erreichten Mengen an abgeschiedenen Reaktionswasser (H<sub>2</sub>O) zeigt Tabelle 4. Es zeigte sich, dass bei nicht ansteigenden Innentemperaturen bei fortgeschrittener Veresterungsreaktion bereits nach 6 Stunden 730 g Reaktionswasser abgeschieden waren, d. h. eine schnellere Veresterungsreaktion erzielt werden konnte.

Tabelle 4

Beispiel 4 (erfindungsgemäß) – Stündlich gemessene Mengen an Reaktionswasser (H<sub>2</sub>O) und Innentemperaturen der Reaktionsmischung (Ti)

Zeit (h)	0	1	2	3	4	5	6
H <sub>2</sub> O (g)	0	397	442	549	649	683	730
Ti (°C)	78	101	97	95	95	95	95

## Patentansprüche

1. Verfahren zur Herstellung von (Meth)acrylsäureestern durch Veresterung einer hochsiedenden Verbindung mit ein oder mehreren alkoholischen Hydroxylgruppen mit (Meth)acrylsäure in Gegenwart eines sauren Veresterungskatalysators, eines Schleppmittels für das Reaktionswasser und eines Polymerisationsinhibitors unter Erhitzen des Reaktionsgemisches zum Sieden und Austragen von Reaktionswasser mit Hilfe des Schleppmittels sowie Zudosieren von Schleppmittel während der Veresterungsreaktion, **dadurch gekennzeichnet**, dass das Schleppmittel dem Reaktionsgemisch während der überwiegenden Zeitdauer der Veresterungsreaktion temperaturkontrolliert so zudosiert wird, dass die Siedetemperatur des Reaktionsgemisches im Wesentlichen konstant gehalten wird.
2. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, dass die Siedetemperatur des Reaktionsgemisches im Bereich von 70 bis 110°C liegt.
3. Verfahren nach Anspruch 1 oder 2, dadurch gekennzeichnet, dass die Siedetemperatur des Reaktionsgemisches im Bereich von 75 bis 105°C liegt.
4. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 3, dadurch gekennzeichnet, dass die Siedetemperatur des Reaktionsgemisches während der überwiegenden Zeitdauer der Veresterungsreaktion durch Zugabe von Schleppmittel im Bereich von 12°C konstant gehalten wird.
5. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 4, dadurch gekennzeichnet, dass das Schleppmittel ein Kohlenwasserstoff mit einer Siedetemperatur von 40 bis 120°C ist.
6. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 5, dadurch gekennzeichnet, dass das Schleppmittel Cyclohexan ist.
7. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 6, dadurch gekennzeichnet, dass bei der Veresterung der Hydroxylverbindung mit Acryl- und/oder Methacrylsäure das Äquivalentverhältnis von Hydroxylgruppen zu Carboxylgruppen 1 : 1,0 bis 1 : 1,5 beträgt.
8. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 7, dadurch gekennzeichnet, dass als zu veresternde Hydroxylverbindung ein aliphatischer oder cycloaliphatischer Alkohol verwendet wird.
9. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 7, dadurch gekennzeichnet, dass als zu veresternde Hydroxylverbindung ein Oligomeres von Ethylenglykol und/oder Propylenglykol verwendet wird.

**This Page Blank (uspto)**